

日本国特許庁 JAPAN PATENT OFFICE July 3, 2001 09/897, 116 Naok: Hara, 2 al

McDermott, Will & Emery

別紙添付の書類に記載されている事項は下記の出願書類に記載されている事項と同一であることを証明する。

This is to certify that the annexed is a true copy of the following application as filed with this Office

出願年月日

Date of Application:

2001年 6月19日

出 願 番 号 Application Number:

特願2001-184558

出 願 人
Applicant(s):

日産自動車株式会社

2001年 7月27日

特許庁長官 Commissioner, Japan Patent Office





特2001-184558

【書類名】

特許願

【整理番号】

NM01-00065

【提出日】

平成13年 6月19日

【あて先】

特許庁長官殿

【国際特許分類】

H01M 8/14

【発明の名称】

固体電解質型燃料電池

【請求項の数】

12

【発明者】

【住所又は居所】

神奈川県横浜市神奈川区宝町2番地 日産自動車株式会

社内

【氏名】

原 直樹

【発明者】

【住所又は居所】

神奈川県横浜市神奈川区宝町2番地 日産自動車株式会

社内

【氏名】

宗 像 文 男

【発明者】

【住所又は居所】

神奈川県横浜市神奈川区宝町2番地 日産自動車株式会

社内

【氏名】

岩崎靖 和

【特許出願人】

【識別番号】

000003997

【氏名又は名称】

日産自動車株式会社

【代表者】

カルロス ゴーン

【代理人】

【識別番号】

100102141

【弁理士】

【氏名又は名称】

的場 基憲

【電話番号】

03-5840-7091

特2001-184558

【先の出願に基づく優先権主張】

【出願番号】

特願2000-202262

【出願日】

平成12年 7月 4日

【手数料の表示】

【予納台帳番号】

061067

【納付金額】

21,000円

【提出物件の目録】

【物件名】

明細書 1

【物件名】

図面 1

【物件名】

要約書 1

【包括委任状番号】 9810101

【プルーフの要否】

要

【書類名】 明細書

【発明の名称】 固体電解質型燃料電池

【特許請求の範囲】

【請求項1】 ペロブスカイト型化合物からなる第1固体電解質層と、第1固体電解質層の一方の面側に設けられた空気極と、第1固体電解質層の他方の面側に設けられた燃料極と、第1固体電解質層と空気極との間に介在する第2固体電解質層を有する固体電解質型燃料電池であって、当該固体電解質型燃料電池の作動条件下において、前記第2固体電解質層における電解質の伝導担体であるイオン,電子,ホールによる伝導のうちのホールによる伝導の割合が前記第1固体電解質よりも小さく、酸素イオンによる伝導の割合が大きいことを特徴とする固体電解質型燃料電池。

【請求項2】 第1固体電解質層の酸素イオン輸率を t po, 全伝導度を σ p , 層厚を L p、

第2固体電解質層の酸素イオン輸率を t co, 全伝導度を σ c, 層厚を L cとするとき、

 $Lp/(tpo\times\sigma p) > Lc/(tco\times\sigma c)$

であることを特徴とする請求項1記載の固体電解質型燃料電池。

【請求項3】 第1固体電解質層の酸素イオン輸率を t po、

第2固体電解質層の全伝導度をσc,層厚をLc,酸素イオン輸率をtco、燃料電池への負荷電流密度をJ、燃料電池の理論起電力をE0とするとき、

 $(t co - t po) \cdot E0 > J \cdot Lc / t co \cdot \sigma c$

であることを特徴とする請求項1記載の固体電解質型燃料電池。

【請求項4】 ペロブスカイト型化合物からなる第1固体電解質層と、第1 固体電解質層の一方の面側に設けられた空気極と、第1固体電解質層の他方の面 側に設けられた燃料極と、第1固体電解質層と燃料極との間に介在する第3固体 電解質層を有する固体電解質型燃料電池であって、当該固体電解質型燃料電池の 作動条件下において、前記第3固体電解質層における電解質の伝導担体であるイ オン,電子,ホールによる伝導のうちの電子とプロトンによる伝導の割合が前記 第1固体電解質よりも小さく、酸素イオンによる伝導の割合が大きいことを特徴 とする固体電解質型燃料電池。

【請求項5】 第1固体電解質層の酸素イオン輸率をtpo,全伝導度をσp ,層厚をLp、

第3固体電解質層の酸素イオン輸率をt ao, 全伝導度を σ a, 層厚をLaとするとき、

 $Lp/(tpo \times \sigma p) > La/(tao \times \sigma a)$

であることを特徴とする請求項4記載の固体電解質型燃料電池。

【請求項6】 第1固体電解質層の酸素イオン輸率をtpo、

第3固体電解質層の全伝導度を σ a,層厚をLa,酸素イオン輸率をtao、

燃料電池への負荷電流密度をJ、燃料電池の理論起電力をE0とするとき、

 $(tao - tpo) \cdot E0 > J \cdot La / tao \cdot \sigma a$

であることを特徴とする請求項4記載の固体電解質型燃料電池。

【請求項7】 ペロブスカイト型化合物からなる第1固体電解質層と、第1 固体電解質層の一方の面側に設けられた空気極と、第1固体電解質層の他方の面 側に設けられた燃料極と、第1固体電解質層と空気極との間に介在する第2固体 電解質層と、第1固体電解質層と燃料極との間に介在する第3固体電解質層を有 する固体電解質型燃料電池であって、当該固体電解質型燃料電池の作動条件下に おいて、前記第2固体電解質層における電解質の伝導担体であるイオン,電子, ホールによる伝導のうちのホールによる伝導の割合が前記第1固体電解質よりも 小さく、酸素イオンによる伝導の割合が大きく、かつ前記第3固体電解質層にお ける電解質の伝導担体であるイオン,電子,ホールによる伝導のうちの電子と水 素イオンによる伝導の割合が前記第1固体電解質よりも小さく、酸素イオンによ る伝導の割合が大きいことを特徴とする固体電解質型燃料電池。

【請求項8】 第1固体電解質層の酸素イオン輸率を t po, 全伝導度を σ p , 層厚を L p、

第2固体電解質層の酸素イオン輸率をtco,全伝導度をσc,層厚をLc,

第3固体電解質層の酸素イオン輸率を t ao, 全伝導度を σ a, 層厚を L a とするとき、

 $Lp/(tpo\times\sigma p) > Lc/(tco\times\sigma c) + La/(tao\times\sigma a)$

であることを特徴とする請求項7記載の固体電解質型燃料電池。

【請求項9】 第1固体電解質層の酸素イオン輸率をtpo、

第2固体電解質層の全伝導度をσc、層厚をLc、酸素イオン輸率をtco、

第3固体電解質層の全伝導度をσa、層厚をLa、酸素イオン輸率をtao、

前記第2および第3固体電解質層の酸素イオン輸率 t coおよび t aoのうち値の小さい方を t cao、

燃料電池への負荷電流密度をJ、燃料電池の理論起電力をE0とするとき、

 $(t cao - t po) \cdot E0 > J \cdot (Lc/t co \cdot \sigma c + La/t ao \cdot \sigma a)$ であることを特徴とする請求項 7 記載の固体電解質型燃料電池。

【請求項10】 第1固体電解質層が組成式

 $La_{2-x-y}Ln_{x}A_{y}Ga_{1-z}B_{z}O_{3-0.5}(x+y+z)$ で示される $La_{3}Ga_{3}Ca_{1}Ca_{2}Ca_{2}Ca_{3}Ca_{3}Ca_{4$

【請求項11】 第2固体電解質層が安定化ジルコニアまたはセリア系酸化物であることを特徴とする請求項1,2,3,7,8,9および10のいずれかに記載の固体電解質型燃料電池。

【請求項12】 第3固体電解質層が安定化ジルコニアまたはセリア系酸化物であることを特徴とする請求項4ないし10のいずれかに記載の固体電解質型燃料電池。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】

本発明は、ペロブスカイト型化合物からなる固体電解質層を含む固体電解質型 燃料電池(以下、SOFC)に関するものである。

[0002]

【従来の技術】

従来の固体電解質型燃料電池(SOFC)の作動温度は、およそ1000℃と高温であるため、SOFCの運転の安定性や信頼性、耐高温材料の高コストなどの課題を抱えていた。このため、SOFCの低温作動化が重要な課題としてとりあげられ、低温作動化を実現するための材料開発、特に低温作動化の鍵となる固体電解質材料の開発が精力的に行われている。

[0003]

近年、報告された組成式 $La_{1-x}Sr_xGa_{1-y}Mg_yO_{3-d}$ で表される LaGa 系ペロブスカイト型化合物固体電解質(T.Ishirara 等;J.Am.Chem.Soc.,116,3801-3803(1994) 等)は、低温での酸素イオン伝導性に優れており、SOFC の低温作動化に有効な電解質材料として注目されている。その LaGa 系電解質を利用した技術として、特開 Ψ 9 Ψ 1 Ψ 1 Ψ 1 Ψ 2 Ψ 3 Ψ 6 Ψ 6 Ψ 7 Ψ 8 Ψ 7 Ψ 8 Ψ 8 Ψ 8 Ψ 9 Ψ 9 Ψ 8 Ψ 9 Ψ 9

[0004]

【発明が解決しようとする課題】

LaGa系ペロブスカイト型固体電解質は、SOFCの低温作動温度において、高い酸素イオン伝導を示すが、酸素イオン(O²⁻)のみならず、ホール(h⁺)等も伝導する、いわゆる混合伝導性を示す。このため、酸素イオン輸率は、600℃で、約90%程度しかない。この場合、ペロブスカイト型固体電解質と各電極との間では、次のような反応が進行する。

《空気極/固体電解質間》

$$O_2 + 2V_0 + 2e^- \Leftrightarrow 2O_0X + 2h^+ \cdot \cdot \cdot (f-1)$$

《燃料極/固体電解質間》

 $O_{OX} + H_2 \Leftrightarrow H_2O + V_O + 2e^- \cdot \cdot \cdot (f - 2a)$

 $H_2O+V_0+2e^-+2h^+ \Leftrightarrow H_2O+V_0 \cdot \cdot \cdot (f-2b)$

ここで、 V_O はペロブスカイト型固体電解質中の酸素空孔、 O_{OX} は酸素空孔に酸素イオンが収まった状態、 e^- は電子、 h^+ はホールを意味する。これらの表示は、Kroger-Vinkの欠陥記号法による。

[0005]

式(f-1)に示すように、多孔性の空気極と固体電解質との間では、酸素(O_2)が供給されるとともに、燃料極で発生した電子(e^-)が外部回路を介して供給される。酸素は、固体電解質の酸素空孔(V_O)に収まり、 O_{OX} となり同時にホール(h^+)を発生する。また、 O_{OX} は、酸素イオン(O^{2-})として、固体電解質中の酸素空孔 V_O を媒介として、固体電解質中を空気極側から燃料極側へ移動する。この酸素イオン(O^{2-})の移動に伴い、酸素空孔(V_O)は、燃料極側から空気極側に移動する。また、固体電解質が混合伝導性を示す場合は、空気極側で発生したホール(h^+)も固体電解質を介して燃料極側に供給される。

[0006]

一方、多孔性の燃料極と固体電解質との間では、式(f-2a)に示すように、水素(H_2)が供給されるとともに、固体電解質を介して空気極側から酸素イオン(O^{2-})、即ち O_{OX} が供給され、水(H_2O)とともに、酸素空孔(V_{O})と電子(e^-)を生成する。

[0007]

しかし、式(f-2b)に示すように、固体電解質が混合伝導性を示す場合は、空気極側で発生したホール(h^+)も固体電解質を介して燃料極側に移動するため、燃料極側で発生した電子(e^-)は、このホール(h^+)との間で対消滅を起こしてしまう。この結果、電子(e^-)を外部回路に取り出すことができず、SOFCの出力効率は低下する。

[0008]

さらに、混合導電性を有する固体電解質を用いた燃料電池では、発電に寄与する 酸素イオン以外の伝導体が電極間を移動するため、本来の燃料電池の開放端電圧 (OCV) が低下し、その結果出力が低下する。

[0009]

例えば、酸素イオン輸率がtmo⁻の混合導電性を有する固体電解質を用いた燃料電池の開放端電圧(OCV)Em0は、酸素イオン輸率が100%の燃料電池のOCVをE0とすると、

$$Em0 = tmo^{-} \cdot E0 \cdot \cdot \cdot (f-3)$$

と表される。混合導電性固体電解質の酸素イオン輸率は、 t mo < 1 0 0 % であるから、

EmO < EOとなる。

[0010]

また、上記混合導電性を有する固体電解質を用いた燃料電池に負荷を接続し、 負荷に電流密度Jの電流を供給した場合の燃料電池の端子間電圧Em(J)は、固 体電解質の単位面積あたりの酸素イオン伝導に対する抵抗をRmo⁻とすると、

$$Em(J) = Em0 - J \cdot Rmo - \cdot \cdot \cdot (f-4)$$

となる。ここで、固体電解質の伝導度を σ m、層の厚みをLmとすると、固体電解質層の単位面積あたりの酸素イオン伝導に対する抵抗Rmo $^-$ は、

$$R mo^- = Lm / t mo^- \cdot \sigma m$$

と表すことができ、式(f-4)は、

$$Em(J) = tmo^- \cdot E0 - J \cdot Lm / tmo^- \cdot \sigma m \cdot \cdot \cdot \cdot \cdot (f-5)$$
となる。この式($f-5$)から、燃料電池の出力は固体電解質の酸素イオン輸率 tmo^- が大きいほど高いことがわかる。

[0011]

【発明の目的】

本発明は、上記した従来の課題を解決するためになされたものであって、低温作動するペロブスカイト型固体電解質を用いたSOFCにおいて、固体電解質の混合伝導を防ぎ、酸素イオンの実効的な輸率を向上させ、もってSOFCの出力効率を改善することを目的としている。

[0012]

【課題を解決するための手段】

本発明の第1の固体電解質型燃料電池(SOFC)は、ペロブスカイト型化合物からなる第1固体電解質層と、第1固体電解質層の一方の面側に設けられた空気極と、第1固体電解質層の他方の面側に設けられた燃料極と、第1固体電解質層と空気極との間に介在する第2固体電解質層を有する固体電解質型燃料電池であって、当該固体電解質型燃料電池の作動条件下において、前記第2固体電解質層における電解質の伝導担体であるイオン、電子、ホールによる伝導のうちのホールによる伝導の割合が前記第1固体電解質よりも小さく、酸素イオンによる伝導の割合が大きい構成としたことを特徴としている。

[0013]

本発明の第1の固体電解質型燃料電池(SOFC)における好適形態としては、第1固体電解質層の酸素イオン輸率をt po, 全伝導度を σ p, 層厚をLp、第2固体電解質層の酸素イオン輸率をt co, 全伝導度を σ c, 層厚をLcとするとき、Lp/(t po× σ p) > Lc/(t co× σ c) の関係を満たすことが望ましく、同じく好適形態として、第1固体電解質層の酸素イオン輸率をt po、第2固体電解質層の全伝導度を σ c, 層厚をLc, 酸素イオン輸率をt co、燃料電池への負荷電流密度をJ、燃料電池の理論起電力をE0とするとき、(t co -t po)・E0 > J・Lc/t co· σ cの関係を満たすことが望ましい。

[0014]

また、本発明の第2の固体電解質型燃料電池(SOFC)は、ペロブスカイト型化合物からなる第1固体電解質層と、第1固体電解質層の一方の面側に設けられた空気極と、第1固体電解質層の他方の面側に設けられた燃料極と、第1固体電解質層と燃料極との間に介在する第3固体電解質層を有する固体電解質型燃料電池であって、当該固体電解質型燃料電池の作動条件下において、前記第3固体電解質層における電解質の伝導担体であるイオン、電子、ホールによる伝導のうちの電子とプロトンによる伝導の割合が前記第1固体電解質よりも小さく、酸素イオンによる伝導の割合が大きい構成としたことを特徴としている。

[0015]

そして、本発明の第2の固体電解質型燃料電池(SOFC)における好適形態 としては、第1固体電解質層の酸素イオン輸率をtpo,全伝導度をσp,層厚を Lp、第3固体電解質層の酸素イオン輸率をtao,全伝導度を σ a、層厚をLaとするとき、Lp/(tpo× σ p) > La/(tao× σ a)の関係を満たすことが望ましく、同じく好適形態として、第1固体電解質層の酸素イオン輸率をtpo、第3固体電解質層の全伝導度を σ a、層厚をLa、酸素イオン輸率をtao、燃料電池への負荷電流密度をJ、燃料電池の理論起電力をE0とするとき、(tao - tpo)・E0 > J・La / tao・ σ aの関係を満たすことが望ましい。

[0016]

さらに、本発明の第3の固体電解質型燃料電池(SOFC)は、ペロブスカイト型化合物からなる第1固体電解質層と、第1固体電解質層の一方の面側に設けられた空気極と、第1固体電解質層の他方の面側に設けられた燃料極と、第1固体電解質層と空気極との間に介在する第2固体電解質層と、第1固体電解質層と燃料極との間に介在する第3固体電解質層を有する固体電解質型燃料電池であって、当該固体電解質型燃料電池の作動条件下において、前記第2固体電解質層における電解質の伝導担体であるイオン、電子、ホールによる伝導のうちのホールによる伝導の割合が前記第1固体電解質層における電解質の伝導担体であるイオン、電子、ホールによる伝導の割合が方きく、かつ前記第3固体電解質層における電解質の伝導担体であるイオン、電子、ホールによる伝導のうちの電子と水素イオンによる伝導の割合が前記第1固体電解質よりも小さく、酸素イオンによる伝導の割合が大きい構成としたことを特徴としている。

[0017]

そして、本発明の第3の固体電解質型燃料電池(SOFC)における好適形態としては、第1固体電解質層の酸素イオン輸率をt po, 全伝導度を σ p, 層厚をLp、第2固体電解質層の酸素イオン輸率をt co, 全伝導度を σ c, 層厚をLc,第3固体電解質層の酸素イオン輸率をt ao, 全伝導度を σ a, 層厚をLaとするとき、L p/(t po× σ p)> L c/(t co× σ c)+L a/(t ao× σ a)の関係を満たすことが望ましく、同じく好適形態として、第1固体電解質層の酸素イオン輸率をt po、第2固体電解質層の全伝導度を σ c,層厚をt c、酸素イオン輸率をt co、第3固体電解質層の全伝導度を σ a,層厚をt a、酸素イオン輸率をt ao、前記第2および第3固体電解質層の酸素イオン輸率t coおよびt aoのうち値の小さ

い方をt cao、燃料電池への負荷電流密度をJ、燃料電池の理論起電力をE0とするとき、(t cao -t po)·E0 > J·(Lc/t co· σ c + La/t ao· σ a) の関係を満たすことが望ましい。

[0018]

そしてまた、本発明の固体電解質型燃料電池における好適形態としては、第1 固体電解質層が組成式: $L_{a}_{2-x-y}L_{n}_{x}A_{y}G_{a}_{1-z}B_{z}O_{3-0}$. 5 (x+y+z) (ここで、 $L_{n}:Y$, Y_{b} , G_{d} , S_{m} , N_{d} からなる元素から選ばれた1種以上、 $G_{n}:Y$, $G_{n}:Y$, G

[0019]

【発明の実施の形態】

(第1の実施形態)

本発明の第1の実施形態に係るSOFCは、空気極とペロブスカイト型固体電解質層との間に作動温度におけるホール伝導の割合(輸率)の小さい第2固体電解質層を設けた構造を有するものである。即ち、当該SOFCにおいては、ペロブスカイト型固体電解質層と、ホール輸率が小さくしかも酸素イオン輸率が高い固体電解質層とが積層された積層固体電解質を用いたことを特徴とする。

[0020]

図1 (a) に、本発明の第1の実施形態に係るSOFCの構造を示す。当該実施形態に係わるSOFCは、図1 (a) に示すように、第1固体電解質層であるペロブスカイト型固体電解質層2と、その一方の面側に形成された空気極3と、その他方の面側に形成された燃料極4とを有し、さらに、この第1固体電解質層2と空気極3との間に、ホール輸率が小さく酸素イオン輸率が高い第2固体電解質層5を備えている。

[0021]

ここで、第1固体電解質層2としては、LaGa系ペロブスカイト型化合物、

特に、低温において高い酸素イオンの導電性を示す組成式 $La_{2-x-y}Ln_{x}AyGa_{1-z}B_{z}O_{3-0}$. $5(x+y+z)^{(La_{2-x-y}Ln_{x}A_{y})}$ ($Ga_{1-z}B_{z}O_{3-0}$. $5(x+y+z)^{(La_{2-x-y}Ln_{x}A_{y})}$) を使用することが好ましい。なお、ここで、Lnはランタノイド系の元素であるYb,Gd,Sm,Nd、YはY等から選ばれた1種以上の元素、AはSr,Ba,Ca等から選ばれた1種以上の元素、BはMg,Zn等から選ばれた1種もしくはZ種の元素であることが好ましい。また、XはO. O5以上O. 15以下、YはO. O5以上O. 15以下、X4

[0022]

[0023]

SOFCの作動温度は、SOFCの周辺材料としてメタル材料を利用できる温度、例えば約600℃以下とすることが望ましい。

·[-0-0-2-4-]-

この作動条件において、第2固体電解質層5は、第1固体電解質層2に比較し、ホール伝導の割合、即ちホール輸率の小さい材料であるので、空気極と固体電解質層間で発生するホール(h⁺)の移動は第2固体電解質層5により抑制される。従って、図1(b)に示すように、積層固体電解質全体の混合伝導性は抑制され、酸素空孔V_Oを介する酸素イオンO²⁻が主な伝導担体となる。即ち、電極間の酸素イオン以外の伝導担体による伝導を抑制し、第1と第2の固体電解質をあわせた積層固体電解質全体の実質的な酸素イオン輸率を向上させることがで

きる。この結果、式(f-2b)で示すような、燃料極側で発生した電子(e^-)とホール(h^+)との間での対消滅を防止し、この対消滅によるSOFCの出力効率の低下を抑制することができる。

[0025]

しかしながら、第2固体電解質層5の層厚が厚すぎると、積層固体電解質全体の酸素イオン伝導に対する抵抗が上がり、実質的な酸素イオン伝導量が低下する。酸素イオン伝導量の低下は、SOFCの出力効率を低下させる。従って、第2固体電解質層5の層厚は、少なくとも第1固体電解質層2と比較し、酸素イオン伝導に対する抵抗が小さいことが望まれる。第1固体電解質層2単体の単位面積あたりの酸素イオン伝導に対する抵抗をRp(o)、第2固体電解質層5単体の単位面積あたりの酸素イオン伝導に対する抵抗をRc(o)とするとき、次式(F1-1)を満たすことが望ましい。

 $R p (o) > R c (o) \cdot \cdot \cdot (F 1 - 1)$

なお、Rp(o)、Rc(o)はそれぞれ次式で表される。

 $R p (o) = L p / t p o \cdot \sigma p$

 $R c (o) = Lc/t co \cdot \sigma c$

ここで、 Lp:第1固体電解質層の層厚

σp: 第1 固体電解質層の全伝導度

t po: 第1固体電解質層の酸素イオン輸率

Lc: 第2固体電解質層の層厚

σc: 第2の固体電解質層の全伝導度

t co:第2固体電解質層の酸素イオン輸率

従って、(F1-1)は、次式(F1-2)に書き換えられる。

 $Lp/tco \cdot \sigma p > Lc/tco \cdot \sigma c \cdot \cdot \cdot (F1-2)$

[0026]

さらに、第1固体電解質層のみを用いた従来のSOFCに比較し、より確実に 出力効率を上げるためには、第1固体電解質層2と空気極3との界面に第2固体 電解質層5を挿入することによる電解質層の酸素イオン伝導に対する電圧降下の 増加分が、混合導電性を抑えることによる開放端電圧降下分よりも小さくなるよ

特2001-184558

うに、第2固体電解質層5の層厚を調整することが望ましい。

即ち、ここで、

Ep(J): 負荷電流密度 Jの際の第1 固体電解質層のみの場合の電極間電圧

Ec(J): 負荷電流密度Jの際の第2固体電解質層を挿入した場合の電極間

電圧

E0: 燃料電池の理論上の開放端電圧

とすると、Ep(J), Ec(J)は、式 (f-5) より、それぞれ

$$Ep(J) = t po \cdot E0 - J \cdot Lp / t po \cdot \sigma p \cdot \cdot \cdot (F1 - 3)$$

$$Ec(J) = t co \cdot E0 -$$

$$J \cdot (Lp/tpo \cdot \sigma p + Lc/tco \cdot \sigma c) \cdot \cdot \cdot (F1-4)$$

となり、Ec(J) > Ep(J) となるには、

$$t co \cdot E 0 - t po \cdot E 0 > J \cdot (Lp/t po \cdot \sigma p + Lc/t co \cdot \sigma c)$$

 $-J \cdot Lp / tpo \cdot \sigma p$

Lc
$$<$$
 t co· σ c· (t co -t po)· E 0 $/$ J · · · (F1-5)

となる。

[0027]

式(F1-5)より、挿入する第2固体電解質層5の層厚は、第1固体電解質層2の層厚に依存せず、負荷電流密度に依存している。この負荷電流密度Jの値については、作製する燃料電池によって異なるが、各燃料電池の出力が最大となるときの負荷電流密度Jmaxと設定すれば、最大出力時においても第2固体電解質層5を挿入した効果が発揮できる。しかしながら、作製した燃料電池を最大出力条件以下で用いる場合は、式(F1-5)における負荷電流密度JはJmax以下の値となり、挿入する第2固体電解質層5の層厚も応じた値とすれば、挿入する効果が発揮できる。

[0028]

例えば、SOFCを600℃において負荷電流密度 1 A/cm^2 で使用するとした場合に、第1 固体電解質層2 として、層厚 5μ mの1 a 0. 75 Nd 0. 1 5 Sr 0. 1 Ga 0. 8 Mg 0. 2 O 3 - 4 を用い、第2 固体電解質層5 として

特2001-184558

、ΥSZを用いるとするならば、600℃における第1固体電解質層2の全伝導度が約0.018S/cm、酸素イオン輸率が約91%であり、第2固体電解質層5の全伝導度が約0.003S/cm、酸素イオン輸率が約100%であるから、上述の式を考慮すると、第2固体電解質層5の層厚は、約2.7μm以下にすることが好ましい。

[0029]

次に、上述した第1の実施形態に係るSOFCの製造方法について説明する。

LaGa系ペロブスカイト型固体電解質である第1固体電解質層2は、焼結法を用いて作製することができる。即ち、原料を溶媒とともにボールミルで混合粉砕し、乾燥した後、金型に入れてプレスし、約1300℃~約1500℃で焼成する。第2固体電解質層5であるYSZは、RFスパッタ、CVDや印刷法等の種々の方法を用いて第1固体電解質層2の片面に形成するとよい。さらに、この第2固体電解質層5上面に、多孔質で、耐酸化性と導電性を有する空気極3をRFスパッタ、印刷等の方法で形成する。また、第2固体電解質層5が形成されない第1固体電解質層2の他方の面上には、同様に多孔質で、耐還元性と導電性を有する燃料極4を形成する。空気極3および燃料極4としては、例えばPt/Ag等の材料を用いることができる。

[0030]

LaGa系ペロブスカイト型固体電解質である第1固体電解質層2は、焼結法に限らず、スパッタ、CVD、あるいは印刷法などの種々の方法を用いて作製することができる。作製順序については、ペロブスカイト型化合物固体電解質層2の層上に、第2固体電解質層5を形成してもよいし、空気極3上に第2固体電解質層を形成し、この上に、第1固体電解質(ペロブスカイト型化合物)層2を形成してもよい。

[0031]

(第2の実施形態)

本発明における第2の実施形態に係るSOFCは、燃料極と第1固体電解質層との間に、電子伝導の割合(輸率)およびプロトン(H⁺)伝導の割合(輸率)が小さく、酸素イオン輸率が高い第3固体電解質層を設ける。即ち、第2の実施

形態に係わるSOFCは、ペロブスカイト型固体電解質層と電子およびプロトンの輸率の小さく、酸素イオン輸率の高い固体電解質層が積層された積層固体電解質を用いたことに特徴を持つ。

[0032]

図2(a)に、本発明の第2の実施形態に係るSOFCを示す。同図に示すように、この第2の実施形態に係るSOFCは、第1固体電解質層2であるペロブスカイト型固体電解質層と、その一方の面側に形成された空気極3と、その他方の面側に形成された燃料極4とを有し、この第1固体電解質層2と燃料極4との間に、電子の輸率、およびプロトンの輸率が小さく、酸素イオン輸率の高い第3固体電解質層6を備える。

[0033]

ここで、第1固体電解質層 2 としては、上記した第1の実施形態に係わるSOFC と同じLaGa系ペロブスカイト型化合物を用いることができる。また、第3固体電解質層 6 としては、安定化ジルコニアやセリア系酸化物、例えば、ジルコニア(2 r O $_2$)にイットリア(2 r $_3$)を添加した2 r $_3$ を添加した2 r $_3$ のの酸化物を添加した安定化ジルコニアを用いることもできる。なお、ジルコニアに添加される酸化物は 2 を促じ、2 r 2 r

[0034]

SOFCの作動温度は、SOFCの周辺材料としてメタル材料を利用できるように、約600℃以下とすることが望ましい。この作動条件において、第3固体電解質層6は、第1固体電解質層2に比較し、電子の輸率とプロトンの輸率が小さい材料を使用しているので、燃料極4と第3固体電解質層6の間で発生する電子(e^-)の移動および燃料極4に供給される水素イオン(H^+)の伝導が、第3固体電解質層6により抑制される。 従って、図2(b)に示すように、積層

固体電解質全体の混合伝導性を抑制し、酸素空孔 V_O を介して酸素イオン O^{2-1} を主な伝導担体とすることができる。即ち、電極間の酸素イオン以外の伝導性を抑制し、第1と第2の固体電解質層をあわせた積層固体電解質全体の実質的な酸素イオン輸率を向上させることができる。この結果、(f-2b)式の反応や電子・プロトンの伝導による電極間の分極抵抗の増加を防ぐことができる。

[0035]

ただし、第3固体電解質層6の層厚が厚すぎると、固体電解質全体の酸素イオン伝導に対する抵抗が上がり、実質的な酸素イオン伝導度が低下する。よって、第3固体電解質層6の層厚は、少なくとも第1固体電解質層2と比較し、酸素イオン伝導に対する抵抗が小さいことが望まれる。

[0036]

即ち、第1固体電解質層2単体の単位面積あたりの酸素イオン伝導に対する抵抗をRp(o)、第3固体電解質層6単体の単位面積あたりの酸素イオン伝導に対する抵抗をRa(o)とすると、次式(F2-1)を満たすことが望ましい。

 $R p (o) > R a (o) \cdot \cdot \cdot (F 2 - 1)$

なお、Rp(o)、Ra(o)はそれぞれ次式で表される。

 $R p (o) = L p / t p o \cdot \sigma p$

 $R a (o) = Lc/tco \cdot \sigma c$

ここで、 Lp:第1固体電解質層の層厚

σp: 第1固体電解質層の全伝導度

t po: 第1 固体電解質層の酸素イオン輸率

La: 第3固体電解質層の層厚

σa: 第3の固体電解質層の全伝導度3

tao: 第3 固体電解質層の酸素イオン輸率

従って、(F2-1)は、次式(F2-2)に書き換えられる。

 $Lp/tpo \cdot \sigma p > La/tao \cdot \sigma a \cdot \cdot \cdot (F2-2)$

[0037]

さらに、第1固体電解質層のみを用いた従来のSOFCに比較し、より確実に 出力効率を上げるためには、第1固体電解質層2と燃料極4との界面に第3固体 電解質層 6 を挿入することによる電解質層の酸素イオン伝導に対する電圧降下の増加分が、混合導電性を抑えることによる開放端電圧降下分よりも小さくなるように、第 3 固体電解質層 6 の層厚を調整することが望ましい。

即ち、ここで、

Ep(J): 負荷電流密度 Jの際の第1固体電解質層のみの場合の電極間電圧

Ea(J):負荷電流密度Jの際の第3固体電解質層を挿入した場合の電極間

電圧

E0: 燃料電池の理論上の開放端電圧

とすると、Ep(J), Ea(J)は、式 (f-5) より、それぞれ

$$Ep(J) = t po \cdot E0 - J \cdot Lp / t po \cdot \sigma p \cdot \cdot \cdot (F2 - 3)$$

 $Ea(J) = tao \cdot E0 -$

$$J \cdot (Lp/tpo \cdot \sigma p + La/tao \cdot \sigma a) \cdot \cdot \cdot (F2-4)$$

となり、Ea(J) > Ep(J) となるには、

$$t ao \cdot E0 - t po \cdot E0 > J \cdot (Lp/t po \cdot \sigma p + La/t ao \cdot \sigma a)$$

 $-J \cdot L p / t po \cdot \sigma p$

つまり、(tao-tpo)・E0 > J・La/tao・σa

La
$$<$$
 tao· σ a·(tao - tpo)·E0/J ··· (F2-5)

となる。

[0038]

式(F2-5)より、挿入する第3固体電解質層6の層厚は、第1固体電解質層2の層厚に依存せず、負荷電流密度に依存している。この負荷電流密度Jの値については、作製する燃料電池によって異なるが、各燃料電池の出力が最大となるときの負荷電流密度Jmaxと設定すれば、最大出力時においても第3固体電解質層6を挿入した効果が発揮できる。しかしながら、作製した燃料電池を最大出力条件以下で用いる場合は、式(F2-5)における負荷電流密度JはJmax以下の値となり、挿入する第3固体電解質層6の層厚も応じた値とすれば、挿入する効果が発揮できる。

[0039]

なお、上述する第2の実施の形態に係るSOFCは、第1の実施形態に係るS

OFCと同様な方法で作製することができる。即ち、LaGa系ペロブスカイト型固体電解質である第1固体電解質層2は、一般に使用される焼結法を用いて作製することができるが、焼結法に限らず、スパッタ、CVD、あるいは印刷法などの種々の方法を用いて作製することもできる。また、YSZ等の第3固体電解質層6も、RFスパッタ、CVDや印刷法等の種々の方法を用いて作製できる。作製順序については、ペロブスカイト型化合物固体電解質層2の層上に、第3固体電解質層6を形成してもよいし、燃料極4上に第3固体電解質層6の層を形成し、この上に、第1固体電解質(ペロブスカイト型化合物)層2を形成してもよい。

[0040]

(第3の実施形態)

本発明の第3の実施形態に係るSOFCは、空気極と固体電解質との間にホール伝導の割合(輸率)の小さく、酸素イオン伝導の割合の高い第2固体電解質層を設け、燃料極と第1固体電解質層との間に電子伝導の割合(輸率)およびプロトン伝導の割合(輸率)の小さく、酸素イオン伝導の割合の大きい第3固体電解質層を設けた構造を有する。即ち、第3の実施形態に係わるSOFCは、ホールの輸率が小さい第2固体電解質層、ペロブスカイト型の第1固体電解質層、及び電子およびプロトンの輸率が小さく、酸素イオン輸率が高い第3固体電解質層を積層した積層固体電解質を用いたことを特徴とする。

[0041]

図3(a)に、本発明の第3の実施形態に係るSOFCを示す。同図に示すように、第3の実施形態に係るSOFCは、第1固体電解質層2であるペロブスカイト型固体電解質層と、その片側に形成された空気極3と、その他方に形成された燃料極4とを有し、第1固体電解質層2と空気極3との間にホールの輸率が小さく、酸素イオン輸率が高い第2固体電解質層5を備え、第1固体電解質層2と燃料極4との間に、電子の輸率、およびプロトン(H⁺)の輸率が小さく、酸素イオン輸率の高い第3固体電解質層6を備える。

[0042]

なお、第1固体電解質層2、第2固体電解質層5および第3固体電解質層6の

それぞれの材料は、第1および第2の実施形態それぞれで説明したものと同じ材料を使用することができる。第2固体電解質層5と第3固体電解質層6とを同じ材料にしてもよいし、それぞれ異なる材料としてもよい。

[0043]

SOFCの作動温度は、SOFCの周辺材料としてメタル材料を利用できるように、約600℃以下とすることが望ましい。この作動温度において、図3(b)に示すように、第2固体電解質層5の存在により、空気極3と固体電解質で発生するホール(h⁺)の移動が第2固体電解質により抑制されるとともに、第3固体電解質層6の存在により、電子およびプロトン(H⁺)の移動が抑制されるため、積層固体電解質全体の混合伝導性をより効果的に防ぐことができる。即ち、積層固体電解質全体の酸素イオンの輸率を向上できる。

[0044]

しかし、第1の実施形態および第2の実施形態において、すでに説明したように、第2固体電解質層5の層厚および第3固体電解質層6の層厚が厚すぎると、 積層固体電解質全体の酸素イオン伝導に対する抵抗が上がり、実質的な酸素イオン伝導量が低下する。より高い出力効率を得るためには、積層固体電解質全体の酸素イオン輸率を高めるとともに酸素イオン伝導量を増やすことが望ましい。

[0045]

よって、少なくとも第1固体電解質層2単体の酸素イオン伝導に対する抵抗より、第1~第3固体電解質層からなる積層固体電解質全体の酸素イオン伝導に対する抵抗が小さいことが望まれる。

【0046】 即ち、第1固体電解質層2単体の単位面積あたりの酸素イオン伝導に対する抵抗をRp(o)、第2固体電解質層5単体の単位面積あたりの酸素イオン伝導に対する抵抗をRc(o)とすると、第3固体電解質層6単体の単位面積あたりの酸素イオン伝導に対する抵抗をRa(o)とすると、次式(F3-1)を満たすことが望ましい。

 $R p (o) > R c (o) + R a (o) \cdot \cdot \cdot (F 3 - 1)$

なお、Rp(o)、Rc(o)、Ra(o)はそれぞれ次式で表される。

 $R p (o) = L p / t p o \cdot \sigma p$

 $R c (o) = Lc/tco \cdot \sigma c$

 $R a (o) = L c / t co \cdot \sigma c$

ここで、 Lp:第1固体電解質層の層厚

σp: 第1固体電解質層の全伝導度

t po :第1固体電解質層の酸素イオン輸率

Lc: 第2 固体電解質層の層厚

σc: 第2の固体電解質層の全伝導度

t co : 第2固体電解質層の酸素イオン輸率

La:第3固体電解質層の層厚

σa: 第3の固体電解質層の全伝導度

tao:第3固体電解質層の酸素イオン輸率

従って、(F3-1) は、次式(F3-2) に書き換えられる。

Lp/tpo· σ p >Lc/tco· σ c +La/tao· σ a··· (F3-2) [0047]

さらに、第1固体電解質層のみを用いた従来のSOFCに比較し、より確実に 出力効率を上げるためには、第1固体電解質層2と空気極3との界面に第2固体 電解質層5を挿入し、第1固体電解質層2と燃料極4の界面に第3固体電解質層 6を挿入しすることによる電解質層の酸素イオン伝導に対する電圧降下の増加分 が、混合導電性を抑えることによる開放端電圧降下分よりも小さくなるように、 第2固体電解質層5および第3固体電解質層6の層厚を調整することが望ましい

即ち、ここで、

Ep(J): 負荷電流密度 J の際の第1 固体電解質層のみの場合の電極間電圧

Ec+a(J): 負荷電流密度 Jの際の第2, 第3 固体電解質層を挿入した場合

の電極間電圧

E0: 燃料電池の理論上の開放端電圧

とすると、Ep(J), Ec+a(J)は、式 (f-5) より、それぞれ

 $Ep(J) = t po \cdot E0 - J \cdot Lp / t po \cdot \sigma p \cdot \cdot \cdot (F3 - 3)$

 $E c+a(J) = t cao \cdot E 0 - J \cdot (Lp/tpo \cdot \sigma p +$

 $Lc/tco \cdot \sigma c + La/tao \cdot \sigma a) \cdot \cdot \cdot (F3-4)$

となる。ここで、 t caoは t coと t aoのうち、小さい方の酸素イオン輸率である

したがって、Ec+a(J)>Ep(J) となるには、

 $t cao \cdot E 0 - t po \cdot E 0 >$

 $J \cdot (Lp/tpo \cdot \sigma p + Lc/tco \cdot \sigma c + La/tao \cdot \sigma a)$

 $-J \cdot Lp / tpo \cdot \sigma p$

つまり、

 $(t cao - t po) \cdot E0 >$

 $J \cdot (Lc/tco \cdot \sigma c + La/tao \cdot \sigma a) \cdot \cdot \cdot (F3-5)$

となる。

[0048]

式(F3-5)より、挿入する第2固体電解質層5、第3固体電解質層6の層厚は、第1固体電解質層2の層厚に依存せず、負荷電流密度に依存している。この負荷電流密度Jの値については、作製する燃料電池によって異なるが、燃料電池の出力が最大となるときの負荷電流密度Jmaxと設定すれば、最大出力時においても第2および第3固体電解質層を挿入した効果が発揮できる。しかしながら、作製した燃料電池を最大出力条件以下で用いる場合は、式(F3-5)における負荷電流密度JはJmax以下の値となり、挿入する第3固体電解質層6の層厚も応じた値とすれば、挿入する効果が発揮できる。

[0049]

なお、上述する第3の実施の形態に係るSOFCは、第1および第2の実施形態に係るSOFCと同様な方法で作製することができる。即ち、LaGa系ペロブスカイト型固体電解質である第1固体電解質層2は、一般に使用される焼結法を用いて作製することができるが、焼結法に限らず、スパッタ、CVD、あるいは印刷法などの種々の方法を用いて作製することができる。また、YSZ等の第2固体電解質層5および3固体電解質層6も、RFスパッタ、CVDや印刷法等の種々の方法を用いて作製できる。作製順序は、ペロブスカイト型の第1固体電解質層2を先に形成し、その一方の面に第2固体電解質層および他方の面上に、

第3固体電解質層6を形成してもよい。あるいは、空気極2を先に形成し、空気極2上に第2固体電解質層2、第1固体電解質(ペロブスカイト型固体電解質)層2、第3固体電解質層6の順に積層してもよい。あるいは、燃料極上に第3固体電解質層6、第1固体電解質層2、第2固体電解質層5の順に積層してもよい

[0050]

【発明の効果】

本発明の第1の実施形態に係わる固体電解質型燃料電池(SOFC)は、ペロ ブスカイト型の第1固体電解質層と空気極との間に、該固体電解質型燃料電池の 作動条件下において、電解質の伝導担体であるイオン、電子、ホールからなる伝 導のうち、ホールによる伝導の割合、即ちホール輸率が、上記第1固体電解質層 より小さく、酸素イオンによる伝導の割合、即ち酸素イオン輸率が髙い第2固体 電解質層を介在させた構成としたことを特徴とし、本発明の第2の実施形態に係 わる固体電解質型燃料電池(SOFC)は、ペロブスカイト型の第1固体電解質 層と燃料極との間に、該固体電解質型燃料電池の作動条件下において、電解質の 伝導担体であるイオン、電子、ホールからなる伝導のうち、電子と水素イオン等 のプロトンによる伝導の割合、即ち水素イオンとプロトンの輸率が上記第1固体 電解質層より小さく、酸素イオン輸率が高い第3固体電解質層を介在させた構成 とし、さらに本発明の第3の実施形態に係わる固体電解質型燃料電池(SOFC)は、ペロブスカイト型の第1固体電解質層と空気極との間に、該固体電解質型 燃料電池の作動条件下において、電解質の伝導担体である酸素イオン、電子、ホ ール、水素イオンからなる伝導のうち、ホールによる伝導の割合(ホールの輸率)が、上記第1固体電解質層より小さく、酸素イオン輸率が高い第2固体電解質 層を介在させると共に、第1固体電解質と燃料極との間に、該固体電解質型燃料 電池の作動条件下において、電解質の伝導担体であるイオン、電子、ホールから なる伝導のうち、電子と水素イオン等のプロトンによる伝導の割合(電子と水素」 イオンの輸率)が、第1固体電解質層より小さく、酸素イオン輸率が高い第3固 体電解質層を介在させた構成としたことを特徴とするものであるから、ペロブス カイト型の第1固体電解質層が混合伝導性を示す場合でも、各電極と第1固体電

解質層との間に介在させた、ホール伝導性、電子伝導性、あるいはプロトン伝導性が小さく、酸素イオン輸率が高い第2および第3の固体電解質層の一方あるいはその両方によって、固体電解質全体の混合伝導性を抑制し、実質的な酸素イオン輸率を向上させることができると共に、空気極側で発生したホールと燃料極側で発生した電子とが対消滅を起す反応や、電子・プロトンの伝導による電極間の分極抵抗の増加を防ぐことができ、SOFCの出力効率を大幅に改善することができるという極めて優れた効果がもたらされる。

[0051]

【実施例】

(実施例1a)

図1(a)に示したような第1の実施形態に係わるSOFC1を作製した。即ち、ペロブスカイト型第1固体電解質層2と空気極3の間に、イットリア安定化ジルコニア(YSZ)よりなる第2固体電解質層5を備えたSOFC1を作製した。

[0052]

まず、焼結法を用いて、直径約 $1.5\,\mathrm{mm}\,\phi$ 、厚み約 $1\,\mathrm{mm}\,\sigma$ ペロブスカイト型 固体電解質($L\,a\,_{0.75}^{\,\,\mathrm{N}\,d}\,_{0.15}^{\,\,\mathrm{Sr}\,_{0.1}^{\,\,\mathrm{G}\,a}\,_{0.8}^{\,\,\mathrm{Mg}\,_{0.2}^{\,\,\mathrm{O}\,_{3-1}^{\,\,\mathrm{G}\,a}}$ d)からなる第 $1\,\mathrm{固体電解質層}\,^2\,\mathrm{ch}\,_{0.5}^{\,\,\mathrm{mm}\,\phi}$ は、この第 $1\,\mathrm{固体電解質層}\,^2\,\mathrm{ch}\,_{0.5}^{\,\,\mathrm{mm}\,\phi}$ は、RFスパッタ法を用いて第 $2\,\mathrm{固体電解質層}\,^5\,\mathrm{ch}\,_{0.5}^{\,\,\mathrm{mm}\,\phi}$ は、このYSZ層の層厚は、第 $1\,\mathrm{mm}\,_{0.15}^{\,\,\mathrm{mm}\,\phi}$ 、原 $1\,\mathrm{mm}\,_{0.15}^{\,\,\mathrm{mm}\,\phi}$ の条件を満たす層厚とした。

----**[**-0-0-5-3-**]**--

この第2固体電解質YSZ層5の表面、およびYSZ層が形成されていないペロブスカイト型固体電解質2の表面上にそれぞれPt/Ag電極からなる空気極3と燃料極4を形成した。

[0054]

そして、この積層固体電解質全体の酸素イオン伝導度 σ [S/cm] および酸素イオン輸率TOi [%] の測定を行なった。酸素イオン伝導度は、大気中600℃において空気極3と燃料極4間の抵抗率を測定し、その逆数を酸素イオン伝

特2001-184558

導度とした。積層固体電解質中の電気伝導は、大気中600℃において100%の酸素イオン伝導と仮定した。また、酸素イオン輸率は、燃料極4および空気極3の側にArガスを流しながら600℃まで昇温し、Arガスを止めた後、燃料極4側に加湿水素を、空気極3側に空気を流し、30分放置後の両電極間の自然電位を測定した。その値の理論自然電位に対する百分率を酸素イオン輸率とした

[0055]

測定の結果、ペロブスカイト型の第1固体電解質層2と空気極3との間に、酸素イオン輸率が99%以上のYSZ層からなる第2固体電解質層5を介在させることで、電解質層全体の酸素イオン伝導度はわずかに低下したが、ホールによる伝導を抑制できたことで、酸素イオン輸率が改善された。この測定結果を表1に示す。

[0056]

(実施例1b)

ペロブスカイト型の第1 固体電解質層2として、 $La_{0.8}$ S $m_{0.1}$ B $a_{0.1}$ C $a_{0.8}$ M $a_{0.2}$ C $a_{0.8}$ e 作製した。これ以外の条件は、上記実施例 1 a と同じ条件のもとで、SOFC 1 を作製し第2 固体電解質層5 た。積層固体電解質全体の酸素イオン伝導度はわずかに低下したが、ホールによる伝導を抑制できたことで、酸素イオン輸率が改善された。この測定結果を表1 に示す。

[0057]

(実施例2a)

図1 (a) に示した第 Γ の実施形態に係わる SOF Cを作製した。当該実施例 2 aの SOF C 1 は、ペロブスカイト型第1 固体電解質層 2 と空気極 3 との間に、 Sm_2O_3 添加の酸化セリア(SDC)よりなる第2 固体電解質層 5 を介在させたものである。ペロブスカイト型固体電解質層 2 ($La_{0.75}^{Nd}$ 0.15 $Sr_{0.1}^{Ga_{0.8}^{Mg_{0.2}^{Qa_{0.3}^{Qa_{0.4}^{Qa_{0.5}^{Qa_{0$

[0058]

SDC(第2固体電解質層5)表面とペロブスカイト型固体電解質層2の表面上にPt/Ag電極を形成したのち、積層固体電解質全体の酸素イオン伝導度σ[S/cm]および酸素イオン輸率TOi[%]の測定を行なった。測定方法は、実施例1と同じ測定方法を用いた。測定の結果、第1固体電解質層2と空気極3との間に介在させた、ホール伝導性の小さいSDC層5により、積層固体電解質全体の酸素イオン伝導度はわずかに低下したが、ホールによる伝導を抑制でき

た。このため、酸素イオン輸率が改善された。この測定結果を表1に示す。

[0059]

(実施例2b)

[0060]

(実施例3a)

図2(a)に示した第2の実施形態に係わるSOFCを作製した。当該実施例3aのSOFC1は、ペロブスカイト型第1固体電解質層2と燃料極4との間に、YSZよりなる第3固体電解質層6を介在させたものである。

[0061]

一ペロブスカイト型固体電解質(LaO.75 NdO.15 SrO.1 GaO.8 MgO.2 O3-d)を焼結法により作製し、該ペロブスカイト型化合物固体電解質層2の片面に、RFスパッタを用いてYSZ層6を形成した。なお、このYSZ層6の層厚は、第2の実施形態における式(F2-6)の条件を満たす層厚とした。

[0062]

YSZ表面とペロブスカイト型固体電解質表面とにPt/Ag電極を形成し、 積層固体電解質全体の酸素イオン伝導度 σ [S/cm] および酸素イオン輸率T Oi [%] の測定を行なった。酸素イオン伝導度および酸素イオン輸率の測定方法は、実施例1 a と同じ測定方法を用いた。

[0063]

測定の結果、第1固体電解質層2と燃料極4との間に、酸素イオン輸率が99%以上のYSZ層6を介在させることによって、積層固体電解質全体の酸素イオン伝導度はわずかに低下したが、電子およびプロトンによる伝導を抑制できたことで、酸素イオン輸率が改善された。このときの測定結果を表1に示す。

[0064]

(実施例3b)

ペロブスカイト型第1固体電解質層 2 として、 L_{a} $_{0.8}$ S_{m} $_{0.1}$ B_{a} $_{0.1}$ $_{1}$ G_{a} $_{0.8}$ $_{0.2}$ $_{3-d}$ $_{6}$ を作製した。これ以外の条件は、上記実施例 $_{3}$ a と同じ条件により $_{5}$ $_{$

[0065]

(実施例4 a)

図3 (a) に示した第3の実施形態に係わるSOFCを作製した。当該実施例4 aのSOFC1は、ペロブスカイト型化合物である第1固体電解質層2と空気極3との間に第2固体電解質層であるYSZ層5を介在させ、第1固体電解質層2と燃料極4との間に第3固体電解質層であるYSZ層6を介在させてなるものである。

----[-0-0-6-6-<u>]</u>-

ペロブスカイト型化合物である第1 固体電解質層2 ($La_{0.75}$ N $d_{0.1}$ 5 S $r_{0.1}$ G $a_{0.8}$ M $g_{0.2}$ O g_{3-d} を焼結法により作製した。このペロブスカイト型の第1 固体電解質層 g_{2} の両面に、スクリーン印刷法を用いて Y S Z 層 5,6 を形成して、第 g_{2} および第 g_{3} 固体電解質層とした。 Y S Z 層 5,6 の膜厚は、第 g_{3} の実施形態の式 (g_{3} S g_{4} を満たすよう調整した。

[0067]

両YSZ層5,6の表面にPt/Ag電極3,4を形成し、酸素イオン伝導度

σ [S/cm] および酸素イオン輸率ΤΟ i [%] の測定を行なった。このときの酸素イオン伝導度および酸素イオン輸率の測定方法は、実施例 1 a と同じ方法を用いた。

[0068]

測定の結果、第1固体電解質層2と空気極3の間、および第1固体電解質層2と燃料極4との間に、酸素イオン輸率が99%以上のYSZ層5,6をそれぞれ介在させることで、積層固体電解質全体の酸素イオン伝導度はわずかに低下したが、ホール、電子、およびプロトンによる伝導を抑制できたことにより、酸素イオン輸率が改善された。このときの測定結果を表1に示す。

[0069]

(実施例4b)

ペロブスカイト型第1固体電解質層 2 として、 $L_{a_{0.8}}$ $S_{m_{0.1}}$ $B_{a_{0.1}}$ $1^{G_{a_{0.8}}}$ $0.8^{Mg_{0.2}}$ $0.8^{Mg_{0.2}}$ $0.8^{Mg_{0.2}}$ $0.8^{G_{g_{0.2}}}$ 0.8^{G

[0070]

(実施例5a)

図3 (a)に示した第3の実施形態に係わるSOFCを作製した。当該実施例5 aにおけるSOFC1は、ペロブスカイト型化合物である第1固体電解質層2と空気極3との間に第2固体電解質層であるSDC層5を介在させ、第1固体電解質層-2と燃料極4との間に第3固体電解質層であるYSZ層6を介在させた。

[0071]

まず、ペロブスカイト型の第1固体電解質層2($La_{0.75}^{Nd}_{0.15}^{Nd}_{0.15}^{S}$ $r_{0.1}^{Ga}_{Ga_{0.8}}^{Mg}_{Mg_{0.2}}^{O}_{3-d}^{O}_{3-d}^{S}$ を焼結法により作製し、この第1固体電解質層2の一方の面に、スクリーン印刷法を用いてSDC層5を形成した。また、該ペロブスカイト型化合物固体電解質層2のもう一方の面に、RFスパッタを用いてYSZ層6を形成した。このとき、SDC層5、YSZ層6の層厚は、第3の実施形態の式(F3-7)を満たすよう調整した。SDC面、YSZ面に

それぞれPt/Ag電極3,4を形成した。

[0072]

積層固体電解質全体の酸素イオン伝導度 σ [S/cm] および酸素イオン輸率 ΤΟ i [%] の測定を行なった。このときの酸素イオン伝導度および酸素イオン 輸率の測定方法は、実施例 1 a と同じ測定方法を用いた。

[0073]

測定の結果、第1固体電解質層2と空気極4との間に、ホール伝導性の小さい SDCよりなる第2固体電解質層5を介在させ、第1固体電解質層2と燃料極4 との間に、酸素イオン輸率が99%以上のYSZよりなる第3固体電解質層6を 介在させることで、積層固体電解質全体の酸素イオン伝導度はわずかに低下した が、ホール、電子、およびプロトンによる伝導を抑制できたことにより酸素イオン シ輸率が改善された。この測定結果を表1に示す。

[0074]

(実施例5b)

ペロブスカイト型固体電解質として、 $L_{a_0.8}^{Sm_{0.1}}^{Ba_{0.1}}^{Ga_0}$ $.8^{Mg_{0.2}}^{O_{3-d}}^{O_{3-d}}^{ef}$ を作製した。これ以外の条件は、実施例 5 a と同じ条件で、SOFC1 を作製した。電解質層全体の酸素イオン伝導度はわずかに低下したが、ホール、電子、およびプロトンによる伝導を抑制できたことで、酸素イオン輸率が改善された。この測定結果を表 1 に示す。

[0075]

(比較例 a および b)

一従来のSOFCと同様に、ペロブスカイト型化合物固体電解質層のみを固体電解質として用いたSOFCを作製した。即ち、上記2種類のペロブスカイト型固体電解質を使用し、当該固体電解質層と、空気極および燃料極との間のいずれにも、別の固体電解質を介在させることなくSOFCを作製した。この場合のペロブスカイト型化合物固体電解質層の酸素イオン伝導度および酸素イオン輸率の測定を同様に行った。このときの測定結果を表1に示す。

[0076]

【表1】

中	4	4	4	4	9	9	စ	6	6	6	-	-	
イナン 本 TOi [8]	9 4	9 4	6	6	96	<u>ග</u>	66	6	66	6	6	9 1	
イオン伝導度 σ [S/cm]	017	017	0 1 8	018	0. 017	017	016	016	017	017	0 1 8	0 1 8	
γ κ γ ρ σ [S	0		o.	0	0	o	· 0	0	.0	0	.0	.0	
固体電解質構造 (第2SE/第1SE/第3SE)	YSZ/La _{0 75} Nd _{0 15} Sr _{0 1} Ga _{0 8} Mg _{0 2} O _{3-d}	YSZ/La _{0.8} Sm _{0.1} Ba _{0.1} Ga _{0.8} Mg _{0.2} O ₃₋₄	SDC/La _{0.75} Nd _{0.15} Sr _{0.1} Ga _{0.8} Mg _{0.2} O _{3-d}	SDC/La ₀ gSm ₀ ,Ba ₀ ,Ga ₀ gMg ₀ 2O _{3-d}	Lao, 75Ndo, 15Sro, 1Gao, 8Mgo, 2O3-4/YSZ	Lao. 8Smo. 1Bao. 1Gao. 8Mgo. 2O3-4/YSZ	YSZ/Lao, 75Ndo, 15Sro, 1Gao, 8Mgo, 2O3-4/YSZ	YSZ/Lao. 8Smo. 1Bao. 1Gao. 8Mgo. 2O3-4/YSZ	SDC/Lao, 75 Ndo, 15 Sro, 1Gao, 8 Mgo, 2O3-4/YSZ	SDC/La _{0.8} Sm _{0.1} Ba _{0.1} Ga _{0.8} Mg _{0.2} O _{3-d} /YSZ	Lao. 75Ndo. 15Sro. 1Gao. 8Mgo. 2O3-4	Lao. 8Smo. 1Bao. 1Gao. 8Mgo. 2O3-4	
\$	1 a	1 b	2 a	2 b	3 a	3 b	4 a	4 b	5 a	5 b	Œ	q	
M					中林何	K					比較例		

[0077]

表1の結果から明らかなように、ペロブスカイト型固体電解質を用いた本発明

特2001-184558

に係わるSOFCにおいては、低温での作動条件において高い酸素イオンの輸率を有することから、その出力効率を改善することができる。また、第1固体電解質層2、第2固体電解質層5および第3固体電解質層6の層厚を調整することにより、固体電解質の抵抗の増大を抑制し、SOFCの出力効率をさらに改善できることが確認された。

[0078]

以上、本発明の実施例について説明したが、本発明はこのような実施例のみに限定されないことは言うまでもない。例えば、固体電解質層の形状は、板状に限られず、円筒でもよい。また、板状の場合には、その断面形状は円でも、矩形でもよい。さらに、第1~第3の各固体電解質層は、それぞれ単層に限らず、複数層で構成されていてもよい。

【図面の簡単な説明】

【図1】

- (a) 本発明の第1の実施形態に係るSOFCの構造を示す断面図である。
- (b) 図1(a)に示したSOFCにおける固体電解質内の伝導担体の移動 および抵抗の存在を示す概念図である。

【図2】

- (a) 本発明の第2の実施形態に係るSOFCの構造を示す断面図である。
- (b) 図2(a)に示したSOFCにおける固体電解質内の伝導担体の移動 および抵抗の存在を示す概念図である。

【図3】

- _(-a.)___本発明の第:3-の実施形態に係る-S-O-F-Cの構造を示す断面図である。
- (b) 図3(a)に示したSOFCにおける固体電解質内の伝導担体の移動 および抵抗の存在を示す概念図である。

【符号の説明】

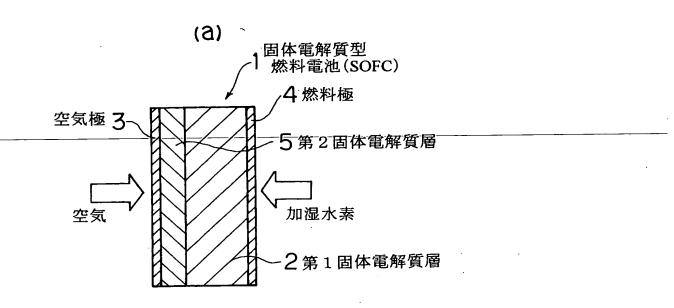
- 1 固体電解質型燃料電池(SOFC)
- 2 第1固体電解質層
- 3 空気極
- 4 燃料極

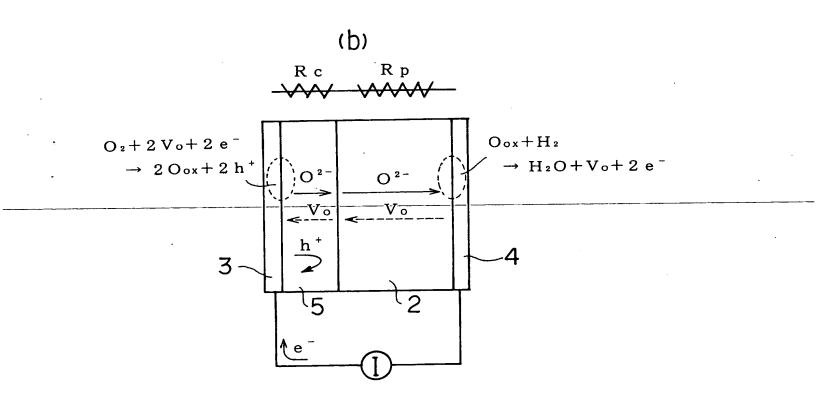
- 5 第2固体電解質層
- 6 第3固体電解質層

【書類名】

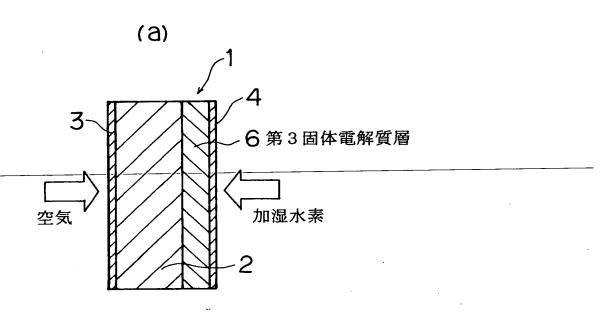
図面

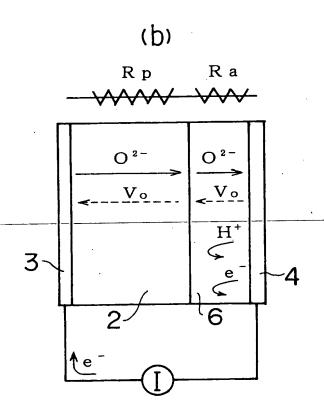
【図1】



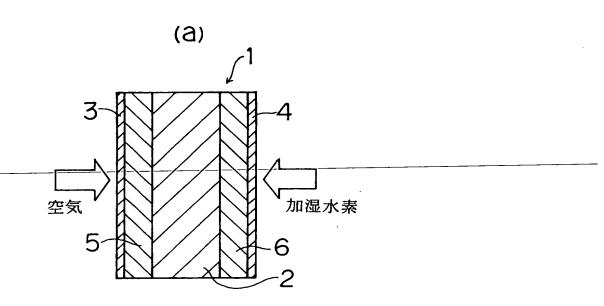


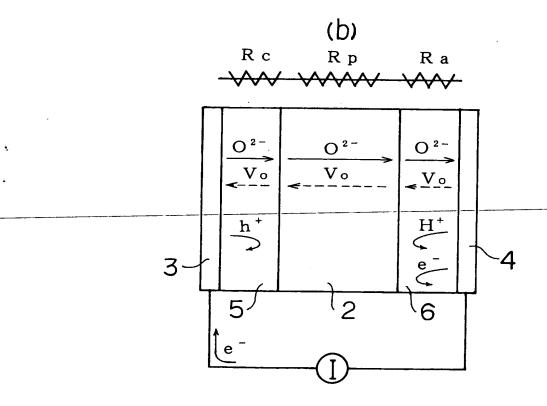
【図2】





【図3】





【書類名】

要約書

【要約】

【課題】 低温作動するペロブスカイト型固体電解質を用いた固体電解質型燃料電池(SOFC)において、固体電解質の混合伝導を防ぎ、酸素イオンの実効的な輸率を向上させ、もって出力効率を改善することのできるSOFCのを提供する。

【解決手段】 ペロブスカイト型化合物からなる第1固体電解質層2を空気極3 と燃料極4の間に挟持してなる固体電解質型燃料電池(SOFC)において、ホール輸率が第1固体電解質層より小さい第2固体電解質層5を第1固体電解質層2と空気極3の間に、あるいは電子と水素イオンによる伝導の割合が第1固体電解質層より小さい第3固体電解質層6を第1固体電解質層2と燃料極4の間に介在させる。さらには、これら第2および第3固体電解質層4,5を第1固体電解質層2と空気極3および燃料極4の間にそれぞれ介在させる。

【選択図】 図3

認定・付加情報

特許出願の番号

特願2001-184558

受付番号

50100882891

書類名

特許願

担当官

第五担当上席

0094

作成日

平成13年 6月26日

<認定情報・付加情報>

【特許出願人】

【識別番号】

000003997

【住所又は居所】

神奈川県横浜市神奈川区宝町2番地

【氏名又は名称】

日産自動車株式会社

【代理人】

申請人

【識別番号】

100102141

【住所又は居所】

東京都文京区本郷1-30-17 M・Rビル

3階 的場国際特許事務所

【氏名又は名称】

的場 基憲

出願人履歴情報

識別番号

[000003997]

1. 変更年月日

1990年 8月31日

[変更理由]

新規登録

住 所

神奈川県横浜市神奈川区宝町2番地

氏 名

日産自動車株式会社